

(12)特許協力条約に基づいて公開された国際出願

(19) 世界知的所有権機関
国際事務局



(43) 国際公開日
2005年7月14日 (14.07.2005)

PCT

(10) 国際公開番号
WO 2005/063823 A1

(51) 国際特許分類: C08F 2/18, 2/44, 14/00 (71) 出願人(米国を除く全ての指定国について): 信越化学工業株式会社 (SHIN-ETSU CHEMICAL CO., LTD.) [JP/JP]; 〒1000004 東京都千代田区大手町二丁目6番1号 Tokyo (JP).

(21) 国際出願番号: PCT/JP2004/019103 (72) 発明者; および

(22) 国際出願日: 2004年12月21日 (21.12.2004) (75) 発明者/出願人(米国についてのみ): 大浦 誠 (OOURA, Makoto) [JP/JP]; 〒3140102 茨城県鹿島郡神栖町大字東和田1番地 信越化学工業株式会社 塩ビ・高分子材料研究所内 Ibaraki (JP). 天野 正 (AMANO, Tadashi) [JP/JP]; 〒3140102 茨城県鹿島郡神栖町大字東和田1番地 信越化学工業株式会社 塩ビ・高分子材料研究所内 Ibaraki (JP).

(25) 国際出願の言語: 日本語

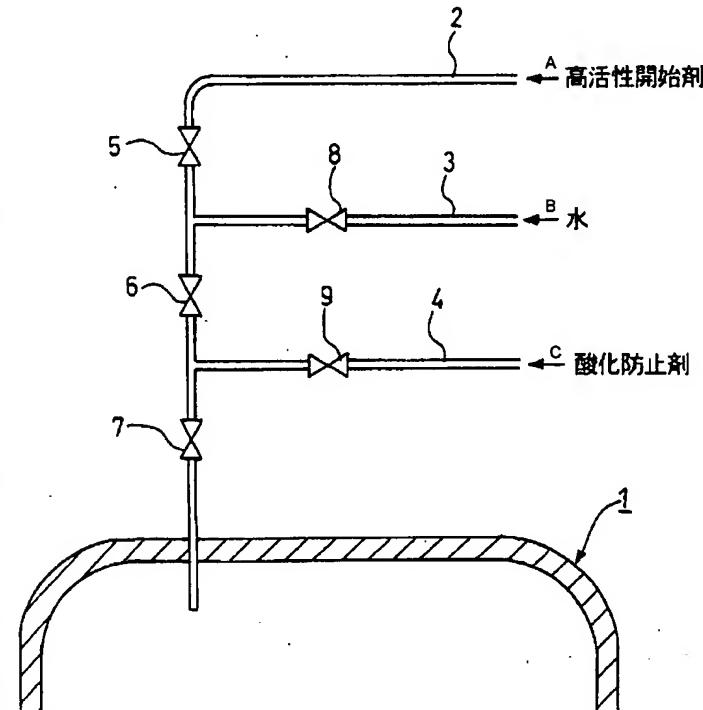
(26) 国際公開の言語: 日本語

(30) 優先権データ:
特願 2003-434467
2003年12月26日 (26.12.2003) JP

(続葉有)

(54) Title: PROCESS FOR PRODUCING VINYL CHLORIDE POLYMER

(54) 発明の名称: 塩化ビニル系重合体の製造方法



A HIGHLY ACTIVE INITIATOR
B WATER
C ANTIOXIDANT

えた重合器中で懸濁重合することを含む塩化ビニル系重合体を製造する方法であって、 (A) 前記還流コンデ

(57) Abstract: A process for producing a vinyl chloride polymer which comprises suspension-polymerizing a vinyl chloride monomer or a mixture of a vinyl chloride monomer and a monomer copolymerizable therewith in a polymerization vessel equipped with a reflux condenser, wherein (A) during a certain time in the period from initiation of heat removal by the reflux condenser to termination of the polymerization, a highly active oil-soluble polymerization initiator having a 10-hour half-life temperature of 40°C or lower as measured in benzene in a concentration of 0.1 mol/L is added to the reaction mixture and (B) at least throughout the period from initiation of the addition of the highly active oil-soluble polymerization initiator to termination thereof, an antioxidant is continuously or intermittently added to the reaction mixture. Thus, a process for producing a vinyl chloride polymer through aqueous-suspension polymerization in a polymerization vessel equipped with a reflux condenser can be improved. The ability to remove heat can be efficiently utilized to attain a reduction in polymerization time. In addition, a vinyl chloride polymer of satisfactory quality extremely reduced in fish eyes can be produced.

(57) 要約: 塩化ビニル単量体または塩化ビニル単量体およびこれと共に重合可能な単量体の混合物を還流コンデンサを備

WO 2005/063823 A1

(続葉有)



(74) 代理人: 岩見谷 周志 (IWAMIYA, Shushi); 〒1010052 東京都千代田区神田小川町3-6 日本分譲住宅会館ビル 岩見谷国際特許事務所 Tokyo (JP).

(81) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の国内保護が可能): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(84) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の広域保護が可能): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), ヨーラシア (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), ヨーロッパ (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

添付公開書類:
— 國際調査報告書

2文字コード及び他の略語については、定期発行される各PCTガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語のガイドスノート」を参照。

よる除熱の開始から重合終了までの時間内の一定の時間、ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度が40°C以下の高活性油溶性重合開始剤を反応混合物に添加すること、および (B) 少なくとも、前記高活性油溶性重合開始剤の添加開始から添加終了までの間、酸化防止剤を連続的または間欠的に前記反応混合物に添加することを含む塩化ビニル系重合体の製造方法を提供する。本発明によれば、還流コンデンサを備えた重合器中で水性懸濁重合させて塩化ビニル系重合体を製造する方法を改良することができ、除熱能力を効率的に活用して重合時間を短縮することができ、しかも、フィッシュアイが極めて少なくて品質良好である塩化ビニル系重合体を製造することができる。

明細書

塩化ビニル系重合体の製造方法

技術分野

[0001] 本発明は、塩化ビニル系重合体の製造方法に関し、特に懸濁重合によりフィッシュアイが少なく、品質良好な重合体を高生産性で安定して得る事が可能な塩化ビニル系重合体の製造方法に関する。

背景技術

[0002] 一般に、塩化ビニル単量体または塩化ビニル単量体およびこれと共に重合可能な単量体の混合物の懸濁重合は例えば次のように行われる。還流コンデンサ、ジャケット、冷却能力を有するバッフル、コイル等を備えた重合器中に水性媒体、分散剤(懸濁剤)および重合開始剤を仕込み、更に必要に応じてその他の各種添加剤を仕込む。その後、ジャケットに熱水を通して重合器内を所定の重合反応温度になるまで昇温し、重合を開始させる。その後、ジャケット、バッフル、コイルおよび還流コンデンサに冷却水を通して重合反応熱を除去することにより重合器内を所定の反応温度に保持しながら重合反応を進める。

[0003] 近年、生産性を向上させるために重合時間の短縮化が図られている。重合時間の短縮化の方法の一つとして仕込む重合開始剤の量を増して重合反応速度を増大させる方法がある。しかし、重合器の除熱能力が限られていてその能力の許す範囲でしか重合開始剤を增量できない。そのため、この方法による重合時間短縮には限界がある。

[0004] 重合時間をより短縮することができる方法として、高活性の重合開始剤と低活性の重合開始剤を併用することにより、重合初期と重合末期の反応速度を制御して重合時間を短縮する方法が提案されている(特許文献1)。この方法によれば、重合初期および重合末期においては重合器の除熱能力を有効に利用可能であるが、重合の中期においては除熱能力が過剰状態になり効率よく活用されない。この傾向は除熱手段の一つとして還流コンデンサを使用している場合に特に顕著に見られる。

[0005] 重合時間をさらに短縮できる方法として、還流コンデンサによる除熱開始後、一定

の重合転化率に達するまでの間に高活性の油溶性重合開始剤を添加する方法が提案されている(特許文献2)。この方法によれば、重合器の除熱能力を効率よく利用する事が可能であり、高生産性で塩化ビニル系重合体を製造する事が可能である。しかしながらこの方法では、重合中に添加される高活性の油溶性重合開始剤が、重合器内の反応混合物中に均一に分散されるまでに時間を要し、該重合開始剤の濃度の不均一な分布が生じてしまい、得られる重合体のフィッシュアイが増大するという問題があった。また、重合中に長時間にわたり、高活性の油溶性重合開始剤を未反応单量体が存在している重合器中に仕込むので、該高活性油溶性重合開始剤の仕込み配管の内部に、およびその出口付近に重合体スケールが付着してしまう。その結果、配管が閉塞することがあるという問題が生じていた。また、付着したスケールが剥がれて重合体中に混入するため、得られる製品のフィッシュアイが増大してしまうという問題が生じていた。

[0006] 特許文献1:特開平6-166704号公報

特許文献2:特開平7-82304号公報

発明の開示

発明が解決しようとする課題

[0007] 従って本発明の課題は、還流コンデンサを備えた重合器中で塩化ビニル单量体または塩化ビニル单量体およびこれと共に重合可能な单量体の混合物を懸濁重合させて塩化ビニル系重合体を製造する方法を改良し、除熱能力を効率的に活用して重合時間を短縮することができ、しかも、得られる重合体はフィッシュアイが極めて少なくて品質良好である塩化ビニル系重合体の製造方法を提供する事にある。

課題を解決するための手段

[0008] 本発明は、上記課題を解決する手段として、塩化ビニル单量体または塩化ビニル单量体およびこれと共に重合可能な单量体の混合物を還流コンデンサを備えた重合器中で懸濁重合することを含む塩化ビニル系重合体を製造する方法であって、
(A)前記還流コンデンサによる除熱の開始から重合終了までの時間内の一定の時間、ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度が40°C以下の高活性油溶性重合開始剤を反応混合物に添加すること、および

(B)少なくとも、前記高活性油溶性重合開始剤の添加開始から添加終了までの間、酸化防止剤を連続的または間欠的に前記反応混合物に添加することを含む塩化ビニル系重合体の製造方法を提供する。

発明の効果

[0009] 本発明の方法によれば、重合器の除熱能力を重合時間中効率よく活用することが可能となり、重合時間を短縮することができる。製品である重合体中に残存する重合開始剤の含有量を低減でき、重合開始剤仕込み配管での重合体スケールの生成を防止でき、フィッシュアイおよび初期着色性(重合体を成形した際に着色が発現する性質)が著しく低い製品が得られる。

[0010] 本発明の方法では、酸化防止剤の添加により、高活性油溶性重合開始剤添加直後の反応速度を制御することができ、得られる重合体のフィッシュアイを改善することが可能となる。また、高活性油溶性重合開始剤の仕込み配管を介して酸化防止剤を添加することにより、高活性油溶性重合開始剤添加直後の反応速度をより効果的に制御することができるだけでなく、高活性油溶性重合開始剤が仕込み配管内に残留しても、酸化防止剤も併存する結果、その活性化が抑制され、そのためにガス状単量体が接触しても重合体スケールの生成が防止される。

図面の簡単な説明

[0011] [図1]本発明の仕込み配管設備の一例を示す図である。

符号の説明

[0012]

- 1 重合器
- 2 高活性開始剤仕込み配管
- 3 水仕込み配管
- 4 酸化防止剤仕込み配管
- 5~9 弁

発明を実施するための最良の形態

[0013] 以下、本発明を実施の形態により詳細に説明する。

[0014] (A)高活性油溶性重合開始剤の添加

塩化ビニル単量体またはそれを含む単量体混合物の懸濁重合では、通常、重合器中に水性媒体、分散剤(懸濁剤)、重合開始剤、および必要に応じてその他の各種添加剤を仕込んだ後、ジャケットに熱水を通して重合器内を所定の重合反応温度になるまで昇温し、重合を開始させる。その後、還流コンデンサ等の冷却手段を用いて重合反応熱を除去することにより重合器内の反応混合物を所定の反応温度に保持しながら重合反応を進める。なお、本発明の方法では、通常、重合反応は35—75°C、好ましくは45—70°Cで行われる。

- [0015] 本発明の第一の特徴は、還流コンデンサによる除熱の開始から重合終了までの時間内の一定の時間、ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度が40°C以下の高活性油溶性重合開始剤(以下、高活性開始剤という)を反応混合物に添加することである。
- [0016] ここで、重合開始剤の半減期とは、重合開始剤の濃度が初期値の1/2になるのに要する時間を意味する。ある温度における重合開始剤の分解反応が一次反応であるとみなすことができるので、ある温度において、下式:

$$\log(a/x) = (k/2.303)t$$

(式中、x:該開始剤の時間tにおける濃度(モル/リットル)、a:該開始剤の初期濃度(同)、k:温度により定まる分解速度定数、t:時間)

で表される関係がある。tに対してaをプロットすることにより、当該温度におけるkを求める。得られたkの値を下式:

$$t_{1/2} \text{ (半減期)} = (\ln 2) / k$$

に代入することでその温度での半減期を求めることができる。本発明で用いられる「ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度」とは、重合開始剤をかかる濃度でベンゼン中に溶解し、得られた溶液を容器に密封した状態である温度に放置した際に、半減期が10時間となる温度を意味する。

- [0017] ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度が40°C以下の高活性開始剤としては、例えば、アセチルシクロヘキシルスルホニルパーオキシド(ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度:26.5°C)、イソブチリルパーオキシド(同32.5°C)、α-クミルパーオキシネオデカノエート(同36.6°C)、ジイソプロピルベンゼン

(同36.4°C)、ジアリルパーオキシカーボネート(同38.3°C)、3-ヒドロキシ-1,1-ジメチルピルパーオキシネオデカノエート(同37°C)等が挙げられ、これらは1種単独でも2種以上を組み合わせても使用する事ができる。これらの高活性開始剤の中で好ましいものは、イソブチリルパーオキシド、 α -クミルパーオキシネオデカノエート、3-ヒドロキシ-1,1-ジメチルピルパーオキシネオデカノエートであり、特に好ましくはイソブチリルパーオキシドである。

[0018] 本発明によると、高活性開始剤が、還流コンデンサによる除熱開始から重合終了までの時間内の一定時間(以下、「高活性開始剤添加時間」ともいう)にわたって反応混合物に添加される。通常、還流コンデンサの除熱は、重合器内の温度やジャケット温度に急激な変化や重合器内混合物の発泡に影響を与えない様にするため、コンデンサ除熱開始から所定の除熱量に達すまで徐々に除熱量を上げていくのが一般的である。高活性開始剤の添加開始は還流コンデンサによる除熱開始以降である。即ち、還流コンデンサによる除熱開始と同時でもよいし、除熱開始直後でもよいし、除熱開始後一定時間をおいてからでもよい。除熱開始直後とは、除熱開始から10分以内を意味する。好ましくは、高活性開始剤の添加を除熱開始と同時または除熱開始直後に開始する。また、高活性開始剤の添加は、重合終了まで継続してもよいが、重合転化率が75%に到達する以前に終了することが好ましく、より好ましくは、重合転化率が60%に到達するまでに高活性開始剤の添加を終了する。重合転化率が75%を超えた時には添加され続けても、添加量に比して重合時間の短縮の効果が小さく経済的でない。

[0019] 本発明における重合終了時とは、重合反応を停止させるのに十分な量の重合禁止剤(重合禁止能力を有する物質)を重合器内混合物中に添加し、重合反応を停止させたときである。なお、通常、この後、未反応单量体の回収を開始する。

[0020] 前記重合禁止剤としては、塩化ビニル系重合体の製造に一般に用いられるものを使用することができる。例えば、2-t-ブチルフェノール、2-t-アミノフェノール、2,4-ジメチル-6-tert-ブチルフェノール、2,6-ジイソプロピル-p-クレゾール、n-オクタデシル-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシトルエン、トリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシ

フェニル)プロピオネート]、t-ブチルヒドロキシアニソール、t-ブチルハイドロキノン、4,4'-ブチリデンビス(3-メチル-6-t-ブチルフェノール)、2,2'-メチレン-ビス(4-メチル-6-t-ブチルフェノール)、2,2'-メチレン-ビス(4-エチル-6-t-ブチルフェノール)、2,6-ジ-t-ブチル-4-メチルフェノール、2,6-ジ-t-ブチル-4-エチルフェノール、2,6-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシメチルフェノール、4,4'-メチレンビス(2,6-ジ-t-ブチルフェノール)、4,4'-チオビス(6-t-ブチル-m-クレゾール)、テトラキス[メチレン-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]メタン等のフェノール系化合物;サイクリックネオペンタンテライルビス(オクタデシルホスファイト)等のリン化合物;ジラウリルチオジプロピオネート、ジミリストチオジプロピオネート、ジステアリルチオジプロピオネート、アルカリ金属硫酸塩、アルカリ金属亜硫酸水素塩、アルカリ金属チオ硫酸塩等の硫黄化合物;N,N-ジエチルヒドロキシルアミン、亜硝酸ソーダ等の窒素系化合物等が挙げられる。これらは一種単独でも二種以上を組み合わせても用いることができる。これらのうちで、重合器へのスケール付着が少ない点、得られる重合体の抗初期着色性が良好である点などから、n-オクタデシル-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシトルエン、トリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]、2,2'-メチレンビス(4-エチル-6-t-ブチルフェノール)、4,4'-ブチリデンビス(3-メチル-6-t-ブチルフェノール)、t-ブチルヒドロキシアニソール、t-ブチルハイドロキノン、N,N'-ジエチルヒドロキシルアミンが好ましい。

[0021] 前記重合禁止剤の添加量は、通常、全单量体100質量部当たり0.001~0.3質量部、好ましくは0.003~0.1質量部、更に好ましくは0.005~0.05質量部の範囲である。

[0022] この特徴(A)により重合器の除熱能力を重合時間中効率よく活用することが可能となり、重合時間を短縮することができる。還流コンデンサによる除熱開始前に前記高活性開始剤の添加を開始すると、重合反応熱が過度に増大して重合器の除熱能力の限界を超えることとなり重合器内の温度を所定の温度に維持する事が困難となつたり、得られる重合体のフィッシュアイが増大したりするという不都合が生じる。

[0023] 高活性開始剤の仕込み量は、重合初期から重合器に仕込む他の重合開始剤の使

用量や、使用する重合器の総除熱能力に応じて適宜決定することが出来るが、通常、全単量体(塩化ビニル単量体、共重合させる他の単量体がある場合にはその単量体を含み、重合に付される全単量体)100質量部当たり0.0001～0.2質量部であり、好ましくは0.001～0.1質量部である。かかる範囲の使用量が、得られる重合体の初期着色性がより良好である点、および重合時間短縮効果の点で望ましい。

[0024] 高活性開始剤の仕込み速度は、重合初期から使用する重合開始剤の使用量や使用する重合器の総除熱能力に応じて適宜決定することができるが、通常、1分間当たり前記仕込み量の0.3～5質量%であり、好ましくは0.5～3質量%である。高活性開始剤の仕込み速度が大きすぎると重合反応による発熱量が急激に増大し、重合器の除熱能力が不足して重合器内の温度を一定に制御することが困難になる等の不都合を生じることがある。また、前記仕込み速度が小さすぎると、還流コンデンサ除熱開始直後の該コンデンサ除熱能力の未活用部分が多くなり、除熱効率が悪く重合時間短縮の効果が小さくなってしまう。また、重合器の除熱能力に応じて該高活性開始剤の添加速度を調整してもよい。高活性開始剤の仕込みは高活性開始剤添加期間にわたって実質的に継続的で上記の仕込み速度で行われれば、添加の具体的な態様は連続的でも間欠的でもよい。また、添加される高活性開始剤の状態は、有機溶剤で希釈した状態でも、水性媒体中に分散させたエマルジョンまたは懸濁液の状態でもよいが、水性媒体中に分散させた状態で用いる事が好ましい。特に水性エマルジョン状態が好ましい。

[0025] 高活性開始剤の水性エマルジョンは開始剤と水とを機械的に乳化することにより調製することができる。通常、エマルジョンの安定性向上のために乳化剤が用いられる。また、低温での凍結防止のために分子量100以下の水溶性アルコールを含有させることが好ましい。より具体的には、例えば、乳化剤および分子量100以下の水溶性アルコールを水に溶解ないし分散させた混合液を、攪拌しながら高活性開始剤に添加または前記水溶液に開始剤を添加するという方法によって調製する。この際、乳化剤は高活性開始剤に溶解させて使用することもできる。

[0026] 高活性開始剤の水性エマルジョンを調製する際に、希釈剤で希釈した高活性開始剤も使用できる。希釈剤としては、例えばベンゼン、トルエン、脂肪族炭化水素等の

有機溶剤やジメチルフタレートやジオクチルフタレートなどの可塑剤がある。この場合希釈剤の含有量は、通常水性エマルジョン中の40質量%以内である。

[0027] 上記水性エマルジョンにおいて前記高活性開始剤の含有量は通常5～80質量%であり、実用的に好ましいのは10～65質量%である。

[0028] 凍結防止のために添加される水溶性アルコールとしては分子量が100以下のアルコールが好ましく用いられる。例えば、メチルアルコール、エチルアルコール、n-プロピルアルコール、イソプロピルアルコール、エチレングリコール、グリセリン等がある。該水溶性アルコールの水性エマルジョン中の濃度は、通常は2質量%から30質量%を含有させるが、水性エマルジョンの凝固温度を-25°C以下とし、しかも低温度で低粘度にできるので10質量%を越える量が好ましい。

[0029] 水性エマルジョンの調製に用いられる乳化剤は、得られる重合体の物性に影響ない限り、陰イオン性界面活性剤、陽イオン性界面活性剤、非イオン性界面活性剤、分散剤から選ばれる1種以上の乳化剤が使われる。しかしこれらの中で、非イオン性界面活性剤と後述の分散剤とを組み合わせて使用すると、高活性開始剤の水性エマルジョンの安定性が優れかつ生成重合体の物性が良いので最も好ましい。

[0030] 前記の非イオン性界面活性剤としては、例えば炭素原子数が10～22の脂肪酸の多価アルコールエステルが好ましく、その例として、モノー、ジー、トリーの各ソルビタン脂肪酸エステルやモノー、ジー、トリー、テトラー、ポリの各サッカロース脂肪酸エステル、モノー、ジー、トリーの各グリセリン脂肪酸エステル、モノー、ジーの各プロピレングリコール脂肪酸エステル、モノー、ジー、トリー、テトラー、ポリの各ソルビトール脂肪酸エステル、モノー、ジー、トリー、テトラーの各ペンタエリスリトール脂肪酸エステルである。ここで脂肪酸は、例えばオレイン酸、ラウリン酸、パルミチン酸やステアリン酸などの脂肪酸を意味する。これらの中から選ばれる1種または2種以上の多価アルコールの脂肪酸エステルが使用されるが、界面活性剤混合物のHLB値が1～10になるように配合すると、水性エマルジョン中において安定な微細粒子の乳化物を生成する。非イオン界面活性剤の含有量は高活性開始剤の水性エマルジョン中に、通常0.01～10質量%である。好ましくは0.1～5質量%である。非イオン界面活性剤の具体的な市販品の例としては、日本油脂(株)製のモノグリMB、ノニオンOP-80R、ノニオンOP-85R、理研ビタミ

ン(株)製のリケマールPO-100、リケマール0-71-Dなどが挙げられる。

[0031] また、前記分散剤としては、例えば、グーガム、ローカストビーンガム、トロロアオイ、トラガントゴム、アラビアゴム、ビスコース、メチルセルロース、エチルセルロース、ヒドロキシエチルセルロース、カルボキシメチルセルロース、可溶性デンプン、カルボキシメチルデンプン、ジアルデヒドデンプン、ポリビニルアルコール、ポリアクリル酸ナトリウム、部分ないし完全けん化ポリ酢酸ビニルである。これらの中から選ばれる1種または2種以上を使用できる。

[0032] 高活性開始剤の水性エマルジョンの調製は、従来から知られている装置を用いることができる。例えばかり型、プロペラ型、タービン型の機械回転式の攪拌機、コロイドミル、ホモジナイザー、高速せん断装置、ラインミキサー、超音波ホモジナイザーなどが使用できる。

[0033] (B)酸化防止剤の添加
本発明の第二の特徴は、少なくとも、前記高活性開始剤添加期間(即ち、添加開始から添加終了までの間)にわたって、酸化防止剤を連続的または間欠的に反応混合物に添加することである。この酸化防止剤の添加により、前記高活性開始剤添加直後の反応速度を制御することができ、得られる重合体のフィッシュアイを改善することが可能となる。また、該酸化防止剤は、前記高活性開始剤の仕込み配管を介して、重合器内の反応混合物中に添加されるのが望ましい。高活性開始剤の仕込み配管を介して酸化防止剤を添加することにより、高活性開始剤添加直後の反応速度をより効果的に制御することができるだけでなく、高活性開始剤が仕込み配管内に残留しても、酸化防止剤も併存する結果、その活性化が抑制され、そのためにガス状単量体が接触しても重合体スケールの生成が防止される。

[0034] 該酸化防止剤を添加する期間は、前記高活性開始剤を仕込んでいる期間を含んでいればよい。即ち、この酸化防止剤は高活性開始剤の添加開始以前から添加を開始してもよく、高活性開始剤の添加終了後も添加を継続してもよい。重合開始から重合終了まで連続して添加してもよい。前記仕込み配管の内部および出口付近へのスケール付着を防止するという観点から、前記高活性開始剤の仕込みを開始する前に該酸化防止剤の添加を開始し、前記高活性開始剤の仕込み終了後10分間以

上添加を継続し、その後に添加を終了することが好ましい。

[0035] 前記酸化防止剤の添加量は、フィッシュアイ低減効果およびスケール付着の防止のほか、生産性および経済性の観点から、全単量体100質量部当たり0.00001～0.005質量部であることが好ましく、さらに好ましくは0.0001～0.002質量部の範囲である。該酸化防止剤の添加量が少なすぎると、前記高活性開始剤添加直後の反応速度を制御する効果が低く、得られる重合体のフィッシュアイが増大してしまう。また、前記仕込み配管の内部および出口付近にスケールが付着しやすくなる。その結果、バッチ数を重ねることによって配管が閉塞するという問題や、付着したスケールが剥がれて重合体中に混入するため、得られる重合体のフィッシュアイが増大してしまうという問題が生じやすい。また、添加量が多くすると、重合時間が延長してしまう。その結果、生産性が低下してしまうという問題や、使用する重合開始剤の使用量が増大することによりコストが増大してしまうという問題が生じる。

[0036] 前記酸化防止剤の添加速度は、通常、1分間当たり前記添加量の0.3～5質量%であり、好ましくは0.5～3質量%である。また、前記高活性開始剤の流量／前記酸化防止剤の流量の比は、通常、5～10000であり、好ましくは10～1000である。

[0037] 前記酸化防止剤としては、塩化ビニル系重合体の製造に一般に用いられるものを使用することができる。例えば、2-t-ブチルフェノール、2-t-アミルフェノール、2,4-ジメチル-6-tert-ブチルフェノール、2,6-ジイソプロピル-p-クレゾール、n-オクタデシル-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、トリエチレングリコール-ビス3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、t-ブチルヒドロキシアニソール、4,4'-ブチリデンビス(3-メチル-6-t-ブチルフェノール)、2,2'-メチレン-ビス(4-メチル6-t-ブチルフェノール)、2,2'-メチレン-ビス(4-エチル6-t-ブチルフェノール)、2,6-ジ-t-ブチル-4-メチルフェノール、2,6-ジ-t-ブチル-4-エチルフェノール、2,6-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシメチルフェノール、4,4'-メチレンビス(2,6-ジ-t-ブチルフェノール)、4,4'-チオビス(6-t-ブチル-m-クレゾール)、テトラキス[メチレン-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]メタン等のフェノール系化合物；サイクリックネオペンタンテトライルビス(オクタデシルホスファイト)等のリン化合物；ジラウリルチオジプロピオネート、ジミリストルチオジプロピオネート、ジステアリ

ルチオジプロピオネート、アルカリ金属硫酸塩、アルカリ金属亜硫酸水素塩、アルカリ金属チオ硫酸塩等の硫黄化合物;N,N-ジエチルヒドロキシルアミン、亜硝酸ソーダ等の窒素系化合物等が挙げられる。これらは一種単独でも二種以上を組み合わせても用いることができる。これらのうちで、重合器へのスケール付着が少ない点、得られる重合体の抗初期着色性が良好である点などから、n-オクタデシル-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシトルエン、トリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]、2,2'-メチレンビス(4-エチル6-t-ブチルフェノール)、4,4'-ブチリデンビス(3-メチル-6-t-ブチルフェノール)、t-ブチルヒドロキシアニソール、t-ブチルハイドロキノン、N,N-ジエチルヒドロキシルアミンが好ましい。

[0038] 前記酸化防止剤の添加方法には、特に限定ではなく、例えば、専用の仕込み配管を設けてもよいが、前記高活性開始剤の仕込み配管へのスケール付着を防止するという観点から、前記高活性開始剤の仕込み配管を介して重合器内の反応混合物中に添加されるのが望ましい。添加される酸化防止剤の状態は、有機溶媒に溶解した状態でも、水性媒体中に分散させたエマルジョンまたは懸濁液の状態でもよいが、前記高活性開始剤の使用形態に合わせて決定することが好ましい。即ち、該重合開始剤を有機溶媒に溶解した状態で使用する場合には該酸化防止剤も有機溶剤に溶解した状態で使用することが好ましい。また、該重合開始剤を水性媒体中に分散させた状態で使用する場合には該酸化防止剤も水性媒体中に分散させた状態で使用することが好ましい。

[0039] 酸化防止剤を有機溶媒に溶解した状態で使用する場合、使用される有機溶媒としては特に限定はない。例えば、メタノール、エタノール、イソプロピルアルコール、t-ブチルアルコール、アセトン、ヘキサン、イソパラフィン等が挙げられ、これらは1種単独でも2種以上を組み合わせても用いることができる。

[0040] 酸化防止剤を水性媒体中に分散させた状態で使用する場合、使用される分散安定剤としては特に限定はない。例えば、水溶性セルロースエーテル系化合物、水溶性部分ケン化ポリビニルアルコール、アニオン系乳化剤、カチオン系乳化剤等が使用される。得られる重合体品質への影響が少ないという観点から、水溶性部分ケン化

ポリビニルアルコールが好ましい。

[0041] 使用される有機溶媒溶液や分散液中の酸化防止剤の濃度には特に限定はないが、通常1ー50質量%、好ましくは5ー40質量%の範囲である。当該濃度が低すぎると、該酸化防止剤を有機溶媒に溶解した状態で使用する場合には、使用される溶剂量が増大して排水のCODが上昇するという問題が生じる。また、該酸化防止剤を水性媒体中に分散させた状態で使用する場合には、該分散液の分散安定性が低下して酸化防止剤が沈降してしまう。一方、当該濃度が高すぎると、該酸化防止剤仕込み時定量性が低下し重合時間にばらつきが生じやすくなってしまう。

[0042] 必要に応じて、前記高活性開始剤の仕込み配管にスケールが付着するのを防止するための他の操作を併用してもよい。例えば、該酸化防止剤を仕込む間、前記仕込み配管を介して脱イオン水、水道水、工業用水、軟水などの水を連続的または間欠的に添加してもよい。また、該酸化防止剤の仕込み終了後に配管をスチームで洗浄してもよい。

[0043] 一仕込み配管の設備ー

高活性開始剤および酸化防止剤の仕込み配管の設備には、高活性開始剤の仕込み配管を介して、酸化防止剤を連続的または間欠的に重合器内の反応混合物に添加することができることが望ましい。本発明の仕込み配管設備の一例を図1に示す。攪拌機、還流コンデンサーなどのここでの説明に直接関係しない要素は省略されている。図1において、酸化防止剤仕込み配管4は高活性開始剤仕込み配管2に連結されている。これにより、高活性開始剤仕込み配管2を介して、酸化防止剤を連続的または間欠的に重合器1内の反応混合物に添加することができる。

[0044] 一その他の条件ー

本発明の方法のその他の条件は特に限定されず、塩化ビニル単量体またはそれを主体とし他の重合性単量体との混合物の水性懸濁重合に使用される通常の条件を採用することができる。

[0045] 一重合器

本発明の方法の実施に用いられる重合器は冷却手段として還流コンデンサを備える。通常、さらに、加熱および冷却用のジャケットを備え、不可欠ではないが冷却能

力を有するバッフル、コイル等を備えていることが望ましい。

[0046] また、重合器内混合物スラリーをポンプにより抜き出し、重合器の外部に設置した熱交換器を経て重合器内に戻す、いわゆる外部熱交換装置が設置されていてもよい。

[0047] 還流コンデンサによる除熱は、重合器内混合物の温度が所定の重合反応温度に達した以降に開始され、その後、重合器内混合物の温度やジャケット温度に急激な変化を与えない様にするため、徐々に除熱量を上げていき、所定の除熱量に達した後その除熱量を維持する。還流コンデンサの除熱開始から所定の除熱量に達するまでの所要時間は、通常、5~120分、好ましくは15~60分である。また、還流コンデンサの除熱量を、所定の除熱量に達した後、重合の期間中に更に変化させてもよい。

[0048] また、還流コンデンサ使用による品質の悪化を抑える目的で、懸濁剤や消泡剤の追加や、重合器の攪拌翼回転数の調整等を行ってよい。

[0049] •单量体

本発明で用いられる单量体は、塩化ビニルまたは塩化ビニルを主成分とする单量体混合物である。塩化ビニルを主成分とする单量体混合物は、少なくとも50質量%以上の塩化ビニルと、塩化ビニルと共に重合可能な单量体とからなる混合物である。用いられている塩化ビニルと共に重合可能な单量体としては、例えば、酢酸ビニル、プロピオン酸ビニル等のビニルエステル;アクリル酸メチル、アクリル酸エチル等のアクリル酸エステル、またはメタクリル酸エステル;エチレン、プロピレン等のオレフィン類;無水マレイン酸;アクリロニトリル;スチレン;塩化ビニリデン等が挙げられる。これらは1種単独でも2種以上組み合わせても使用することができる。

[0050] •重合開始剤

本発明方法で重合の初期に使用される重合開始剤は特に限定されず、従来の塩化ビニル系重合体の製造に用いられているものでよい。例えば、ジイソプロピルパーオキシジカーボネート、ジ-2-エチルヘキシルパーオキシジカーボネート、ジエトキシエチルパーオキシジカーボネート、ジ-sec-ブチルパーオキシジカーボネート等のパーオキシカーボネート化合物;t-ブチルパーオキシピバレート、t-ヘキシルパーオキ

シピバレート、t-ブチルパーオキシネオデカノエート、 α -クミルパーオキシネオデカノエート、t-ブチルパーオキシネオヘプタノエート、t-アミルパーオキシネオデカノエート、3-ヒドロキシ-1,1-ジメチルブチルパーオキシネオデカノエート等のパーオキシエステル化合物；イソブチリルパーオキシド、アセチルシクロヘキシルスルホニルパーオキシド、2,4,4-トリメチルペンチル-2-パーオキシフェノキシアセテート、3,5,5-トリメチルヘキサノイルパーオキシド等の過酸化物等が挙げられる。これらは一種単独でも二種以上を組み合わせても使用できる。使用量は单量体原料100質量部に対し、通常0.01～1質量部、好ましくは0.02～0.2質量部の範囲である。これらの重合開始剤の添加状態は、有機溶剤で希釈した状態でも、水性媒体中に分散させたエマルジョンや懸濁液の状態でもよい。水性エマルジョンの状態が好ましい。これらの重合開始剤の水性エマルジョンの調製は、高活性開始剤の水性エマルジョンに関して説明したのと同様である。

[0051] •懸濁安定剤

本発明の方法において、以上の塩化ビニルまたは塩化ビニルを含む单量体混合物を水性媒体中で重合する場合に使用される懸濁安定剤は、特に限定されず、従来の塩化ビニル系重合体の製造に使用されているものでよい。この懸濁安定剤としては、例えばメチルセルロース、ヒドロキシエチルセルロース、ヒドロキシプロピルセルロース、ヒドロキシプロピルメチルセルロース等の水溶性セルロースエーテル；水溶性部分鹼化ポリビニルアルコール、油溶性部分鹼化ポリビニルアルコール等の部分鹼化ポリビニルアルコール；アクリル酸重合体、ゼラチン等の水溶性ポリマー；等が挙げられる。これらは1種単独でも2種以上組み合わせても使用することができる。これらの懸濁安定剤の合計添加量は、仕込まれる单量体100質量部当たり、通常、0.02～1質量部の範囲で適宜調整すればよい。

[0052] •その他の添加剤

本発明の方法においては、必要に応じて塩化ビニル系重合体の製造に一般的に使用されている重合度調整剤、連鎖移動剤、帶電防止剤などを適宜使用することもできる。

[0053] また、重合における他の条件、例えば、重合器への水性媒体、塩化ビニルまたは塩

化ビニルを含む単量体混合物、懸濁安定剤、重合開始剤等の仕込み方法、仕込み割合、あるいは重合温度なども従来と同様でよい。

[0054] 以下、本発明の方法を実施例および比較例により具体的に説明する。

[0055] これらの実施例および比較例で行われた重合におけるある時点での重合転化率は、その特定重合条件下で実際に重合を行い、特定時間で酸化防止剤を重合系に添加して重合を停止させ、その時点での生成重合体量を測定し、その測定値からその時点での重合転化率を測定した。重合停止までの時間を0.5時間ずつ延長させた同様の重合を多数行い、それぞれについて重合転化率を測定した。こうして、特定重合条件ごとに時間と重合転化率との関係を予め確定し、それに基づいてある時点での重合転化率を特定した。

実施例 1

[0056] 図1に即して説明する。弁5ー9を閉じたままで、還流コンデンサを備えた内容積2m³の重合器1内に、脱イオン水856kg、ケン化度79.5モル%の部分ケン化ポリビニルアルコール206gおよびメトキシ置換度28.5質量%およびヒドロキシプロポキシ置換度8.9%のヒドロキシプロピルメチルセルロース137gを仕込んだ。重合器1内を内圧が8kPaとなるまで脱気した後、塩化ビニル単量体685kgを仕込んだ。搅拌しながら、重合開始剤(1)としてジ-2-エチルヘキシリパーオキシジカーボネート(ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度:43.4°C)の50質量%水性エマルジョン液760gを仕込み、同時にジャケットに温水を通して昇温を開始し、重合器1内が57.0°Cまで昇温したところでその温度を保ち重合を続けた。重合転化率が15%に達した時点で、前記還流コンデンサによる除熱を開始すると同時に弁5ー7および9を開いて、前記重合器1内に重合開始剤(2)としてイソブチリルパーオキシド(同半減期温度:32.5°C)の15質量%水性エマルジョン液および酸化防止剤としてトリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]の10質量%水性エマルジョン液の添加を開始した。重合開始剤(2)は高活性開始剤仕込み配管2から、酸化防止剤は酸化防止剤仕込み配管4から高活性開始剤仕込み配管2を介して、重合器1に仕込んだ。イソブチリルパーオキシドの15質量%水性エマルジョン液の添加量は400gであり、仕込み速度は1分間当たり6.7gとした。所定量のイソブチリルパーオキ

シドを添加した後、弁5を閉じてイソブチリルパーオキシドの添加を終了した。この時点の重合転化率は39%であった。イソブチリルパーオキシドの添加が終了し更に10分間経過した後に弁9を閉じて前記酸化防止剤の添加を終了した。トリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]の10質量%水性エマルジョン液の添加量は34gであった。その後、弁8を開いて脱イオン水2Lで高活性開始剤仕込み配管2を洗浄し、弁6～8を閉じた。引き続き重合を行い、前記重合器1の内圧が0.588MPa・Gに低下した時点で重合禁止剤としてトリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]の3.5質量%水性エマルジョン液294gを添加して重合反応を停止し、未反応单量体を回収した後、反応混合物であるスラリーを重合器から取り出し、脱水乾燥して塩化ビニル系重合体を得た。

[0057] 重合器内を水洗した後、前記と同様な操作を5バッチ連続で行った。最終バッチで得られた重合体のフィッシュアイを下記の方法により測定した。結果を表1に示す。また、表1には、最終バッチの重合時間と、最終バッチ終了後の高活性開始剤仕込み配管2の出口付近でのスケール付着状態も記した。

[0058] [フィッシュアイ]

試料の重合体100質量部、フタル酸ジオクチル50質量部、三塩基性硫酸鉛0.5質量部、ステアリン酸鉛1.5質量部、酸化チタン0.1質量部およびカーボンブラック0.05質量部を混合した混合物25gを、混練用6インチロールミルによって140°Cで5分間混練した。その後、幅10mm、厚さ0.2mmのシートに成形し、得られたシート100cm²中の透明粒子数(フィッシュアイ)の個数を測定した。

実施例 2

[0059] 重合開始剤(2)のイソブチリルパーオキシド水性エマルジョン液の仕込み量、仕込み速度および還流コンデンサ除熱開始時の重合転化率を表1に記載した条件に変更した以外は実施例1と同様にして塩化ビニル系重合体を製造し、同様の測定を行った。結果を表1に示す。

比較例1

[0060] 酸化防止剤の添加を行わなかった以外は実施例1と同様にして塩化ビニル系重合

体を製造し、同様の測定を行った。結果を表1に示す。

[0061] [表1]

	実施例 1	実施例 2	比較例 1
重合開始剤(1)	760 g	760 g	760 g
重合開始剤(2)	400 g	800 g	400 g
遠流コンデンサー除熱開始時の重合転化率(%)	15	10	15
重合開始剤(2)の仕込速度	6.7 g/分	6.7 g/分	6.7 g/分
重合開始剤(2)仕込み終了時の重合転化率(%)	39	59	40
酸化防止剤の添加量	34 g	34 g	—
重合時間	4時間26分	3時間57分	4時間17分
フィッシュアイ(個)	3	4	35
スケール付着状況	ほとんどスケール付着なし	ほとんどスケール付着なし	硬いスケールが付着

(注) 重合開始剤(1):ジー2-エチルヘキシリルパーオキシジカーボネートの50質量%水性エマルジョン液

重合開始剤(2):イソブチリルパーオキシドの15質量%水性エマルジョン液

酸化防止剤:トリエチレングリコール-ビス-[3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]の10質量%水性エマルジョン液

請求の範囲

[1] 塩化ビニル単量体または塩化ビニル単量体およびこれと共に重合可能な単量体の混合物を還流コンデンサを備えた重合器中で懸濁重合することを含む塩化ビニル系重合体を製造する方法であつて、
(A)前記還流コンデンサによる除熱の開始から重合終了までの時間内の一定の時間、ベンゼン中0.1mol/L濃度における10時間半減期温度が40°C以下の高活性油溶性重合開始剤を反応混合物に添加すること、および
(B)少なくとも、前記高活性油溶性重合開始剤の添加開始から添加終了までの間、酸化防止剤を連続的または間欠的に前記反応混合物に添加することを含む塩化ビニル系重合体の製造方法。

[2] 前記高活性油溶性重合開始剤の添加量が全単量体100質量部当たり0.0001～0.2質量部である請求項1に記載の製造方法。

[3] 前記高活性油溶性重合開始剤の添加速度が1分間当たり該開始剤の全添加量の0.3～5質量%である請求項1または2に記載の製造方法。

[4] 前記酸化防止剤の添加量が全単量体100質量部当たり0.00001～0.005質量部である請求項1～3のいずれか1項に記載の製造方法。

[5] 前記酸化防止剤を前記高活性油溶性重合開始剤の仕込み配管を介して添加することを含む請求項1～4のいずれか1項に記載の製造方法。

[6] 前記高活性油溶性重合開始剤の添加を還流コンデンサによる除熱開始と同時に除熱開始から10分以内に開始し、重合転化率が75%になる以前に終了する請求項1～5のいずれか1項に記載の製造方法。

[7] 前記共重合可能な単量体がビニルエステル、アクリル酸エステル、メタクリル酸エステル、オレフィン類、無水マレイン酸、アクリロニトリル、スチレンおよび塩化ビニリデンからなる群より選択される少なくとも一種である請求項1～6のいずれか1項に記載の製造方法。

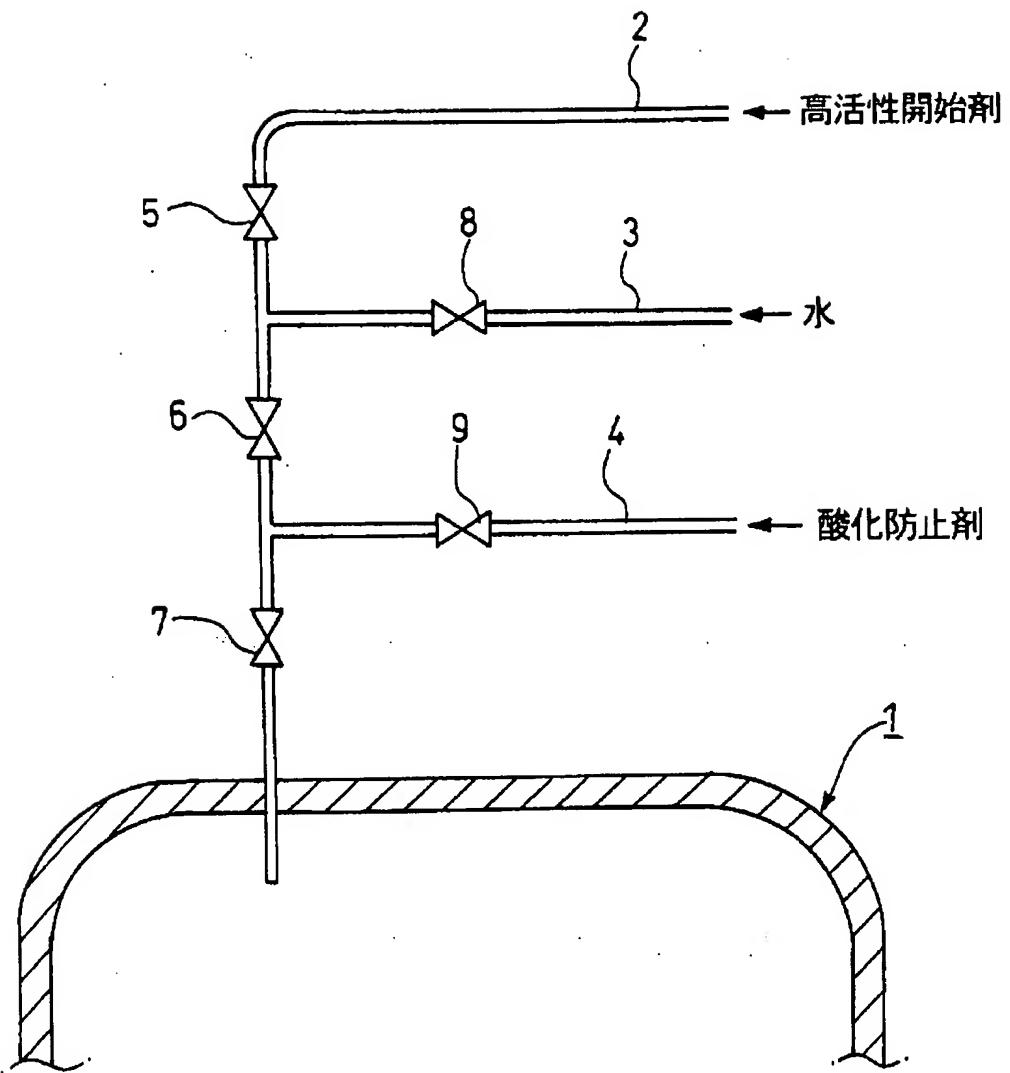
[8] 前記高活性油溶性重合開始剤がアセチルシクロヘキシリスルホニルパーオキシド、イソブチリルパーオキシド、 α -クミルパーオキシネオデカノエート、ジイソプロピルベンゼン、ジアリルパーオキシカーボネートおよび3-ヒドロキシ-1,1-ジメチルブチルパ

一オキシネオデカノエートからなる群より選択される少なくとも一種である請求項1ー7のいずれか1項に記載の製造方法。

[9] 前記酸化防止剤がフェノール系化合物、リン化合物、硫黄化合物、窒素系化合物からなる群より選択される少なくとも一種である請求項1ー8のいずれか1項に記載の製造方法。

[10] 前記酸化防止剤が2-t-ブチルフェノール、2-t-アミルフェノール、2,4-ジメチル-6-tert-ブチルフェノール、2,6-ジイソプロピル-p-クレゾール、n-オクタデシル-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、トリエチレングリコール-ビス3-(3-t-ブチル-5-メチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート、t-ブチルヒドロキシアニソール、4,4'-ブチリデンビス(3-メチル-6-t-ブチルフェノール)、2,2'-メチレン-ビス(4-メチル6-t-ブチルフェノール)、2,2'-メチレン-ビス(4-エチル6-t-ブチルフェノール)、2,6-ジ-t-ブチル-4-メチルフェノール、2,6-ジ-t-ブチル-4-エチルフェノール、2,6-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシメチルフェノール、4,4'-メチレンビス(2,6-ジ-t-ブチルフェノール)、4,4'-チオビス(6-t-ブチル-m-クレゾール)、テトラキス[メチレン-3-(3,5-ジ-t-ブチル-4-ヒドロキシフェニル)プロピオネート]メタン、サイクリックネオペンタンテトライルビス(オクタデシルホスファイト)、ジラウリルチオジプロピオネート、ジミリストチオジプロピオネート、ジステアリルチオジプロピオネート、アルカリ金属硫酸塩、アルカリ金属亜硫酸水素塩、アルカリ金属チオ硫酸塩、N,N-ジエチルヒドロキシルアミン、亜硝酸ソーダからなる群より選択される少なくとも一種である請求項1ー9のいずれか1項に記載の製造方法。

[図1]



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.
PCT/JP2004/019103

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
Int.Cl⁷ C08F2/18, 2/44, 14/00

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
Int.Cl⁷ C08F2/00-2/60

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used)
WPI/L

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
P, A	JP 2004-137464 A (Shin-Etsu Chemical Co., Ltd.), 13 May, 2004 (13.05.04), Claims & US 20040034181 A & EP 1394186 A	1-10
A	JP 11-35607 A (Tokuyama Seisui Kogyo Kabushiki Kaisha), 09 February, 1999 (09.02.99), Claims; Par. Nos. [0017] to [0018] (Family: none)	1-10
A	JP 7-82304 A (Shin-Etsu Chemical Co., Ltd.), 28 March, 1995 (28.03.95), Claims (Family: none)	1-10

Further documents are listed in the continuation of Box C.

See patent family annex.

- * Special categories of cited documents:
- "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- "E" earlier application or patent but published on or after the international filing date
- "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- "P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed
- "T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- "X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art
- "&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search
02 February, 2005 (02.02.05)

Date of mailing of the international search report
22 February, 2005 (22.02.05)

Name and mailing address of the ISA/
Japanese Patent Office

Authorized officer

Facsimile No.

Telephone No.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2004/019103

C (Continuation). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	JP 63-218711 A (Shin-Etsu Chemical Co., Ltd.), 12 September, 1988 (12.09.88), Claims & EP 281210 B & US 5011897 A	1-10

A. 発明の属する分野の分類（国際特許分類（IPC））

Int.Cl' C08F 2/18, 2/44, 14/00

B. 調査を行った分野

調査を行った最小限資料（国際特許分類（IPC））

Int.Cl' C08F 2/00-2/60

最小限資料以外の資料で調査を行った分野に含まれるもの

国際調査で使用した電子データベース（データベースの名称、調査に使用した用語）

WPI/L

C. 関連すると認められる文献

引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	関連する 請求の範囲の番号
PA	JP 2004-137464 A(信越化学工業株式会社)2004.05.13 特許請求の範囲&US 20040034181 A&EP 1394186 A	1-10
A	JP 11-35607 A(徳山積水工業株式会社)1999.02.09 特許請求の範囲及び[0017]-[0018] (ファミリーなし)	1-10
A	JP 7-82304 A(信越化学工業株式会社)1995.03.28 特許請求の範囲 (ファミリーなし)	1-10

 C欄の続きにも文献が列挙されている。 パテントファミリーに関する別紙を参照。

* 引用文献のカテゴリー

「A」特に関連のある文献ではなく、一般的技術水準を示すもの

「E」国際出願日前の出願または特許であるが、国際出願日以後に公表されたもの

「I」優先権主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発行日若しくは他の特別な理由を確立するために引用する文献（理由を付す）

「O」口頭による開示、使用、展示等に言及する文献

「P」国際出願日前で、かつ優先権の主張の基礎となる出願

の日の後に公表された文献

「T」国際出願日又は優先日後に公表された文献であって出願と矛盾するものではなく、発明の原理又は理論の理解のために引用するもの

「X」特に関連のある文献であって、当該文献のみで発明の新規性又は進歩性がないと考えられるもの

「Y」特に関連のある文献であって、当該文献と他の1以上の文献との、当業者にとって自明である組合せによって進歩性がないと考えられるもの

「&」同一パテントファミリー文献

国際調査を完了した日

02.02.2005

国際調査報告の発送日

22.2.2005

国際調査機関の名称及びあて先

日本国特許庁 (ISA/JP)

郵便番号 100-8915

東京都千代田区霞が関三丁目4番3号

特許庁審査官（権限のある職員）

吉澤 英一

4 J 9543

電話番号 03-3581-1101 内線 3455

C(続き) 関連すると認められる文献		関連する 請求の範囲の番号
引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	
A	JP 63-218711 A(信越化学工業株式会社)1988.09.12 特許請求の範囲&EP 281210 B&US 5011897 A	1-10